RECORD COPY

PCT

REQUEST

The undersigned requests that the present international application be processed according to the Patent Cooperation Treaty

For receiving Office use only								
PCT/SE00/00066								
International Application No.								
1 4 -01- 2000								
iling Date								
The Swedish Patent Office PCT International Application								
ing Office and "PC1 International Application"								
Applicant's or agent's file reference (if desired)(12 characters maximum)								

	(if desired)(12 chara	acters maximum)
Box No. I TITLE OF INVENTION		
COPPER RECOVERY PROCESS	•	
Box No. II APPLICANT		
Name and address: (Family name followed by given name; for a legal entity, full official must include postal code and name of country. The country of the address indicated in this Box is, country) of residence if no State of residence is indicated below.)		This person is also inventor.
MECER HOLDINGS CORP.		Telephone No.
c/o Sigma Metallextraktion AB	•	
Datavägen 51		Facsimile No.
SÆ-436 32 ASKIM		
Sweden		Teleprinter No.
Sweden .		
State (that is, country) of nationality: Sweden State	(that is, country) of re	esidence: Sweden
This person is applicant all designated all designated States except	the United S	States the States indicated in
for the purposes of: all designated States except the United States of America		
Box No. III FURTHER APPLICANT(S) AND/OR /FURTHER II	NVENTOR(S)	
Name and address: (Family name followed by given name; for a legal entity, full official a must include postal code and name of country. The country of the address indicated in this Box i is, country) of residence if no State of residence is indicated below.)		This person is:
		applicant only
PACHOLIK, Robert		applicant and inventor
Askims Högalid 12	•	
S#-436 51 ASKIM	,	inventor only (If this check-box is marked, do not fill in below.)
Sweden		is marked, as not fin in second
	(that is, country) of re	sidence: Sweden
This person is applicant all designated all designated States except for the purposes of: all designated the United States of American states of		
Further applicants and/or (further) inventors are indicated on a contin	uation sheet	
Box No. IV AGENT OR COMMON REPRESENTATIVE; OR AI		ESPONDENCE
The person identified below is hereby/has been appointed to act on behalf of the applicant(s) before the competent International Authorities as:	agent	common representative
Name and address: (Family name followed by given name; for a legal entity, fi	ull official designation. The	Telephone No.
address must include postal code and name of country.)		+46 8 440 95 00
AWAPATENT AB		Facsimile No.
Box 45086		+46 8 440 95 50
SÉ-104 30 STOCKHOLM	•	Teleprinter No.
Sweden		
Address for correspondence: Mark this check-box where no agent or con	nmon ranzacantotiva is/ha	s been appointed and the space above is used
instead to indicate a special address to which correspondence should be sent	шноп тергезептацие тв/па	5 00s appointed and the space above is used

Sheet No. 1a

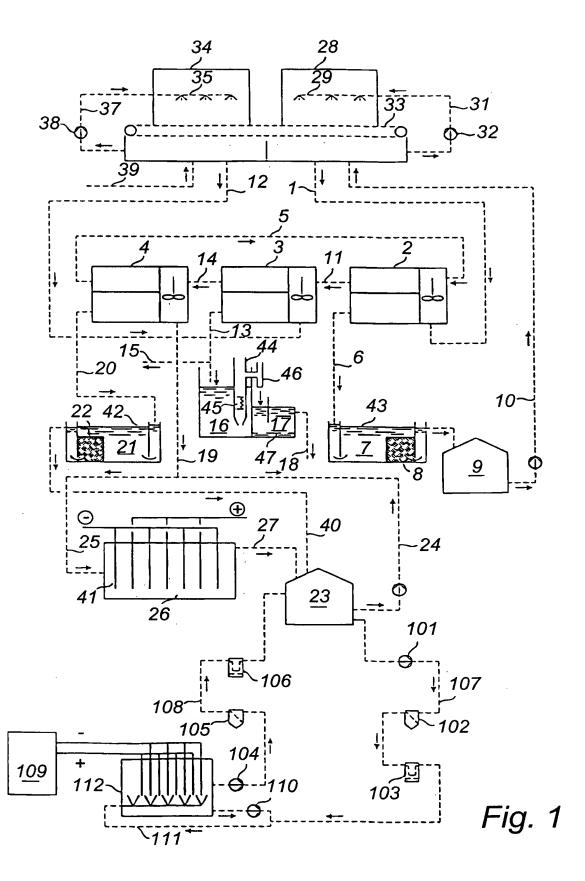
Continuation of Box No. III FURTHER APPLIC	CANT(S) A	ND/OR (FUR	THER) INVE	NTOR(S)				
If none of the following sub-boxes	is used, the	is sheet should	not be included	in the request				
Name and address: (Family name followed by given name; for a legal entity, full official designation. The address must include postal code and name of country. The country of the address indicated in this Box is the applicant's State (that is, country) of residence if no State of residence is indicated below.)								
LIDMER, Gunnar				applican	t only			
Ängås 32-35				applican applican	t and inventor			
SF-434 93 VALLDA					only (If this check-box do not fill in below.)			
Sweden					-			
State (that is, country) of nationality: Sweden	S	State (that is, co	untry) of reside	nce: Swed	len			
for the purposes of:	ited States ex States of An	nerica 🔼	the United State of America only		States indicated in Supplemental Box			
Name and address: (Family name followed by given name; for a legal a must include postal code and name of country. The country of the address in is, country) of residence if no State of residence is indicated below.)				is person is:				
				applican	t only			
				applican	t and inventor			
					only (If this check-box			
				is marked,	do not fill in below.)			
State (that is, country) of nationality:	S	tate (that is, co	untry) of resider	nce:				
	ited States exe States of Am		the United States of America only	1 1	States indicated in Supplemental Box			
Name and address: (Family name followed by given name; for a legal emust include postal code and name of country. The country of the address in is, country) of residence if no State of residence is indicated below.)				is person is:				
				applican	t only			
				applican	t and inventor			
					only (If this check-box			
				is marked,	do not fill in below.)			
State (that is, country) of nationality:	S	tate (that is, con	untry) of resider	nce:				
	ted States exe States of Am		the United States of America only		States indicated in Supplemental Box			
Name and address: (Family name followed by given name; for a legal emust include postal code and name of country. The country of the address include country of the address include country of the address include country.)	entity, full offic dicated in this L	cial designation. The Box is the applicant	e address This's State (that	is person is:				
is, country) of residence if no State of residence is indicated below.)				applicant	t only			
	,	•		∟ ''	t and inventor			
΄ . κ					only (If this check-box			
					do not fill in below.)			
State (that is, country) of nationality:	Si	tate (that is, cor	untry) of resider	nce:				
	ted States exc States of Am		the United States of America only		States indicated in Supplemental Box			
Further applicants and/or (further) inventors are indicated on a	nother contir	nuation sheet.						
Form PCT/RO/101 (continuation sheet) (July 1998; reprint January	2000)			San Matas	to the request form			

Sheet No. 2

Box !	No. V	DESIGNATION (OF STATES	-				
		g designations are here	by made unde	r Rule 4.9(a) (mark the	applicable che	ck-boxes;	at least one must	be marked):
1	onal Pa	-	•	• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •				
×	AP	ARIPO Patent: GH						rra Leone, SZ Swaziland, TZ United of the Harare Protocol and of the PCT
	EA							Republic of Moldovia, RU Russian Eurasian Patent Convention and of the
\boxtimes	EP	ES Spain, FI Finland	, FR France, C	GB United Kingdom, C	R Greece, IE li	reland, IT	Italy, LU Luxem	, DE Germany, DK Denmark, abourg, MC Monaco, NL Netherlands, envention and of the PCT
\boxtimes	OA	GN Guinea, GW Gui	nea-Bissau, N	IL Mali, MR Mauritan	ia, NE Niger, S	N Senega	l, TD Chad, TG	ire, CM Cameroon, GA Gabon, Γogo, and any other State which is a lesired, specify on dotted line)
Natio	onal Pat	ent (if other kind of p	otection or tr	eatment desired, specif	on dotted line)) <u>:</u>		
\boxtimes	AE	United Arab			ĺ ⊠ĺ	LR	Liberia	
\boxtimes	AL	Albania			$\overline{\boxtimes}$	LS	Lesotho	
\boxtimes	AM	Armenia			\boxtimes	LT	Lithuania	
\boxtimes	AT	Austria		+Utility Model	\boxtimes	ĿU	Luxembourg	
\boxtimes	ΑU	Australia				LV	Latvia	
\boxtimes	ΑZ	Azerbaijan				MA	Morocco	
⊠ ⊠	BA	Bosnia and I	Ierzegovina		\boxtimes	MD	Republic of Mo	oldova
\boxtimes	BB	Barbados	•		\boxtimes	MG	Madagascar	
	BG	Bulgaria			$\overline{\boxtimes}$	MK	The former Yu	goslav Republic of Macedonia
$\overline{\boxtimes}$	BR	Brazil						**************************************
$\overline{\boxtimes}$	BY	Belarus				MN	Mongolia	
Ø	CA	Canada			<u> </u>	MW	Malawi	
$\overline{\boxtimes}$	СНа	nd LI Switzerland	and Liechtens	tein	\boxtimes	MX	Mexico	
$\overline{\boxtimes}$	CN	China			\boxtimes	NO	Norway	
$\overline{\boxtimes}$	CR	Costa Rica				NZ	New Zealand	
\boxtimes	CU	Cuba			⊠	PL	Poland	
$\overline{\boxtimes}$	CZ	Czech Republic	+Utility Mod	el	\boxtimes	PT	Portugal	
$\overline{\boxtimes}$	DE	Germany	+Utility Mod	el	$\overline{\qquad}$	RO	Romania	
\boxtimes	DK	Denmark	+Utility Mod	el ·	\boxtimes	RU	Russian Federa	tion
	DM	Dominica				SD	Sudan	
\boxtimes	EE	Estonia	+Utility Mod	el	$\overline{\boxtimes}$	SE	Sweden	
\boxtimes	ES	Spain				SG	Singapore	
	FI	Finland	+Utility M	odel	\boxtimes	SI	Slovenia	
\boxtimes	GB	United Kingdom	***************************************		\boxtimes	SK	Slovakia	+Utility Model
\boxtimes	GD	Grenada			$\overline{\boxtimes}$	SL	Sierra Leone	
\boxtimes	GE	Georgia			$\overline{\boxtimes}$	TJ	Tajikistan	
\boxtimes	GH	Ghana			\boxtimes	TM	Turkmenistan	
	GM	Gambia			\boxtimes	TR	Turkey	
\boxtimes	HR	Croatia			\boxtimes	TT	Trinidad and To	obago
\boxtimes	HU	Hungary			\boxtimes	TZ	United Republi	c of Tanzania
\boxtimes	ID	Indonesia			\boxtimes	UA	Ukraine	
\boxtimes	IL	Israel			\square	UG	Uganda	
\boxtimes	IN	India			X	US	United States of	f America
\boxtimes	IS	Iceland		•	***************************************			
\boxtimes	JP	Japan			\boxtimes	U Z	Uzbekistan	
\boxtimes	KE	Kenya			⊠	VN	Viet Nam	
\boxtimes	KG	Kyrgyzstan			⊠	YU	Yugoslavia	
\boxtimes	KP	Democratic People'	s Republic of	Korea		ZA	South Africa	
		,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,			\square	zw	Zimbabve	
\boxtimes	KR	Republic of Korea	+Utility	Model	Check	-boxes re	served for designa	ating States which have become party
\boxtimes	ΚZ	Kazakhstan					r issuance of this s	
\boxtimes	LC	Saint Lucia						
\boxtimes	LK	Sri Lanka						
Prece	utionor	n Decianation Statem	ante In additio	on to the decimations r		licont	also malsos undos	Rule 4 9(h) all other designations

Precautionary Designation Statement: In addition to the designations made above, the applicant also makes under Rule 4.9(b) all other designations which would be permitted under the PCT except any designation(s) indicated in the Supplemental Box as being excluded from the scope of this statement. The applicant declares that those additional designations are subject to confirmation and that any designation which is not confirmed before the expiration of 15 months from the priority date is to be regarded as withdrawn by the applicant at the expiration of that time limit. (Confirmation (including fees) must reach the receiving Office within the 15-month time limit.)
Form PCT/RO/101 (second sheet) (January 2000)

			Sheet No. 3		
Box No. VI PRIO	RITY CLAIM		☐ Further priority cla	aims are indicated in the	Supplement Box.
Filing date	Number			Where earlier application	
of earlier application	of earlier application	n	national application:	regional application:*	international application:
(day/month/year)	or carner approaches	•	country	regional Office	receiving Office
item (1)			country	Tegional Office	Teceiving office
1					1
02-03-1999	9900748-6		Sweden		
(02 March 1999)				!	
item (2)					
nem (2)	j				
				1	1
item (3)					
(-)				1	1
	į	,		1	
·	I			l	i
No The section of Office	·				
			mit to the International B		
			n was filed with the Offic		
of the present interna	itional application is the	receivin	g Office) identified above	e as item(s):	1
* Where the earlier application is	s an ARIPO application, it is	mandata	orv to indicate in the Supplen	nental Box at least one cou	itry party to the Paris
Convention for the Protection of					
· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·					
Box No. VII INTERN	NATIONAL SEARCHI	NG AU	THORITY		_
Choice of International Sea	rching Authority (ISA)	Reque	st to use results of earlie	er search: reference to	hat search
(If two or more International Auto			arlier search has been carrie	•	
carry out the international search	_	Authori		a out by or requested from	me memanonai bearching
chosen; the two-letter code may b			••		
chosen, me mo rener code may b	e useuj.	Date (de	ay/month/year)	Number C	ountry (or regional Office)
TG 4 /		11 W-	y 1999	SE99/00541 S	weden
ISA / se		11 Ma	LY 1999	SE33/00541 S	weden
Box No. VIII CHEC	K LIST; LANGUAGE	OF FIL	INC		
This international application con	tains the following 7	his inten	national application is accon	npanied by the item(s) mar	ked below:
number of sheets:	1				
request	. 4 V 1	. IXI fee	calculation sheet		
description (excluding sequence l					
	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·		arate signed power of attorne		
claims	: 4 / 3	. 🔲 сор	y of general power of attorne	ey; reference No., if any:	
abstract	. 1 1/4	☐ state	ement explaining lack of sign	nature	
drawings	_ '	_			
		. L prio	rity document(s) identified i	n Box No. VI as item(s):	
sequence listing part of descriptio	n : [6	. 🔲 tran	slation of international appli	cations into (language):	
	7	□ sens	arate indications concerning	denosited microorganism o	r other higherical material
			_	•	-
		. U nuc	leotide and/or amino acid se-	quence listning in computer	readable form
Total number of sheets	: 27 √ 9	. 🛛 othe	er (specify): Subauthori	isation. Copy of	ITS-Report
Figure of the drawings which	····		of filing of the		
should accompany the abstract:			nal application:	Swedish	1
Box No. IX SIGNATU	RE OF APPLICANT O	R AGE	NT		
Next to each signature, indicate th	he name of the person signin	a and the	canacity in which the perso	n signs (if such canacity is	not obvious from reading the
request).	te name of the person signing	g unu ine	cupacity in which the perso	n signs (if such cupacity is	tot obvious from reading the
• 1					
AWAPATENT AB					
-7/·					
The tarson	~				
	•				
Kjěll Larsson			-		
Authorised agent				•	
ayent					
		For a	receiving Office use only		
 Date of actual receipt of the 	1 4	⁻ -01-			2. Drawings:
Purported international applic	ation:	٠.	2000		1
3. Corrected date of actual recei	pt due to later but			 	7 DJ
	wings completing the purported	internation	nal application:		X received:
	· - -				⊣ !
4. Date of timely receipt of the r					not received:
Corrections under PCT Articl					
5. International Searching Author				mittal of search copy	i .
(if two or more are competent	t): ISA/ \(\(\sum_{\text{S}} \)		delay	ed until search fee is paid.	1
					<u> </u>
	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	For Int	ernational Bureau use only		
Date of receipt of the record copy	by the 15 FFRRE	ARY	2000		(15.02.00)



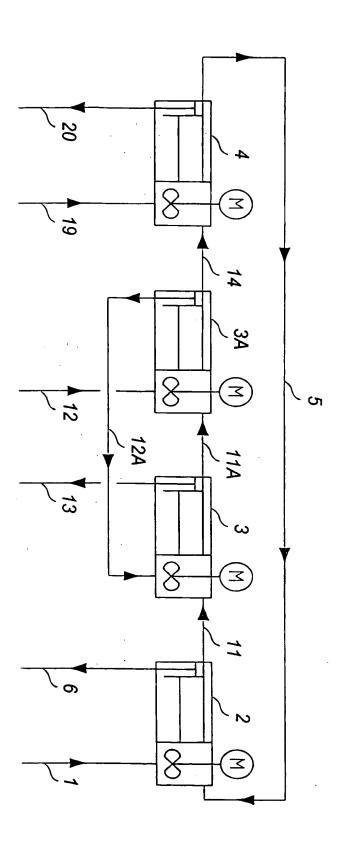


Fig. 2



Mecer Holdings Corp.
Ansökningsnr Referens

1

KOPPARÅTERVINNINGSFÖRFARANDE

Tekniskt område

Föreliggande uppfinning hänför sig till teknikområdet återvinning av etsbad från en etsprocess där mönsterkort belagda med koppar etsas med det alkaliska etsbadet och sedan sköljs med vatten. Återvinning av koppar från ett sådant etsbad liksom återvinning av etsbadet i sig är i och för sig förut kända, men uppfinningen avser återvinning av koppar på ett i dessa sammanhang helt nytt och mycket fördelaktigt sätt.

10

15

20

25

30

Bakgrund till uppfinningen

Elektronisk utrustning är idag huvudsakligen uppbyggd av komponenter fastlödda på mönsterkort. Tillverkningen av dessa mönsterkort har ökat mycket snabbt. Avancerad elektronik, såsom exempelvis datorer, kräver mycket komplicerade mönsterkort och tillverkningen av dessa har inneburit att en specialindustri har vuxit upp.

Ett mönsterkort består av en platta av ett basmaterial, vilket ofta är en plast, t.ex. epoxi. Denna platta är på båda sidorna belagd med ett tunt (t.ex. ca 15-20 μ m) kopparskikt.

Tillverkningen av dessa mönsterkort kan exempelvis ske på följande sätt. Enligt ett förutbestämt mönster borras hål av olika storlek i plattorna så att kanaler skapas mellan de båda sidorna och så att hål skapas, i vilka komponenter kan monteras. Därefter beläggs alla ytor med ett ca 2-4 µm tjockt skikt av koppar, som påföres på kemisk väg i stället för elektrokemiskt. Detta är nödvändigt eftersom hålväggarna utgörs av ett material (t.ex. epoxi) på vilket det inte går att använda sig av elektrokemisk plätering. På detta sätt har man sålunda skapat en hel och obruten kopparyta, vilken därefter kan beläggas med hjälp av elektrokemisk plätering.

Nästa steg i tillverkningen av mönsterkort innebär

att man skapar det önskade ledningsmönstret. För detta ändamål beläggs de ytor som skall vara fria från koppar med en icke ledande skyddsfilm, och korten matas in i en s.k. elpläteringslinje. Denna linje innefattar en mängd olika bad, i vilka korten doppas.

5

10

15

20

I ett av dessa bad beläggs de exponerade kopparytorna med ytterligare koppar för åstadkommande av önskad
tjocklek på ledare, varefter samma ytor beläggs med ett
lager tenn, vilket kommer att fungera som skydd vid den
senare etsningen.

Därefter vidtar etsningen av ifrågavarande mönsterkort, vilken vanligtvis sker med alkaliska lösningar. Dessa är företrädesvis ammoniakaliska och innehåller fri ammoniak och ett eller flera ammoniumsalter (t.ex. NH4Cl, NH4HCO3). Vid etsningen avlägsnas koppar från de ytor av mönsterkortet där kopparskiktet är exponerat mot lösningen. Efterhand stiger kopparhalten i badet till en nivå, där etsningshastigheten avtar drastiskt och badet inte längre är användbart. Vanligtvis gäller att denna övre gräns för kopparhalten uppgår till ca 150-170 g/l, beroende på badets sammansättning i övrigt. Efter etsningen sköljs mönsterkorten rena med vatten.

Korten går därefter vidare för strippning av tenn och beläggning med lack och vax, mm.

Ett förfarande för regenerering av etsbadet vid en process av detta slag är förut känt genom EP-B1-0 005415. Detta förfarande kan anslutas direkt till etsprocessen och innebär kortfattat att etsbadet regenereras för ny användning vid en etsprocess, varvid koppar avlägsnas från etsbadet medelst extraktion. Förfarandet möjliggör även behandling av sköljvattnet så att detta därefter kan släppas ut i naturen på ett miljövänligt sätt. Den koppar som extraheras från etsbadet och företrädesvis även från sköljvattnet återvinnes som metallisk koppar genom elektrolys.

Beskrivning av uppfinningen

5

10

15

20

25

30

35

Föreliggande uppfinning avser ett nytt och i detta sammanhang synnerligen fördelaktigt förfarande för återvinning av koppar från ett alkaliskt etsbad av ovan angivet slag. Enligt uppfinningen har det sålunda överraskande visat sig att man inte bara kan återvinna koppar från etsbadet och företrädesvis också från sköljvattnet på ett alternativt nytt sätt utan också återanvända återvunnen koppar i pläteringsprocessen. Generellt innebär förfarandet enligt uppfinningen att kopparinnehållande lösning erhållen efter extraktionen från det alkaliska etsbadet direkt kan återanvändas vid pläteringen av mönsterkorten, om man från den från återextraktionssteget erhållna kopparinnehållande syralösningen avleder ett flöde och balanserar kopparhalten mellan detta flöde och den syralösning som uttas för utvinning av koppar, t.ex. metallisk koppar genom elektrolys. Härigenom reducerar man behovet av kostnadskrävande elektrolys för återvinning av metallisk koppar, samtidigt som man också reducerar eller eliminerar behovet av tillsats av dyrbar anodkoppar vid pläteringen. Dessutom kan man på ort och ställe direkt utnyttja den återvinningskoppar som man tidigare enbart har kunnat sälja till ett pris av ca ¼ av priset för nämnda anodkoppar och detta med en kvalitet vid pläteringen som är minst lika bra eller t.o.m. bättre än kvaliteten vid plätering enligt tidigare kommersiellt använd pläteringsteknik.

En förutsättning för framgångsrik plätering, dvs med god ytjämnhet och god beläggning i hål och liknande, i samband med tidigare använd kommersiell metodik för elplätering har dessutom varit tillsats av ett flertal olika kemikalier. Förutom att dessa kemikalier till viss del har varit icke-kompatibla med reagens använda vid extraktionen, och därmed måste avlägsnas enligt tidigare teknik, vilket har komplicerat och fördyrat processen, har det sålunda visat sig att användningen av dessa kemikalier kan reduceras eller helt elimineras vid förfarandet

enligt föreliggande uppfinning, om pläteringen utföres under speciella betingelser, i synnerhet pulsplätering. Enligt uppfinningen har det sålunda visat sig att minst lika goda resultat som enligt tidigare känd teknik kan uppnås med denna nya metodik enligt uppfinningen, vilket innebär avsevärda kostnadsmässiga och miljömässiga fördelar. Förutom att processen blir enklare och billigare gäller dessutom att förfarandet enligt uppfinningen möjliggör en helt sluten eller kontinuerlig process, där även pläteringssteget kan inkluderas i den tidigare kända etsnings- och återvinningsprocessen.

5

10

15

20

25

30

35

Ytterligare fördelar med uppfinningen kommer att framgå av nedanstående beskrivning.

I detta sammanhang kan det tilläggas att pulsplätering av mönsterkort är i och för sig känd genom Processing of Advanced Materials (1994) 9, sid 148-154, men att denna publikation inte på något sätt avslöjar eller ens antyder att en sådan plätering skulle kunna integreras i ett förfarande av det slag som föreliggande uppfinning avser och ännu mindre under de betingelser och med de resultat som gäller för densamma.

Förfarandet enligt uppfinningen är sålunda ett förfarande för återvinning av koppar från ett alkaliskt, företrädesvis ammoniakaliskt, etsbad från en etsprocess, där mönsterkort elektropläterade med koppar etsas med det alkaliska etsbadet och sedan sköljs med vatten, varvid man avlägsnar en del av kopparinnehållet i det alkaliska etsbadet genom extraktion med en organisk lösning innehållande ett reagens, som med koppar bildar en komplex förening, vilken extraheras av den organiska lösningen, återför det alkaliska etsbadet till förnyad etsning, i ett återextraktionssteg bringar den organiska lösningen innehållande koppar i kontakt med en vattenlösning av syra, företrädesvis svavelsyra, så att koppar övergår från den organiska lösningen till vattenlösningen, och återför den organiska lösningen från återextraktionssteget till förnyad extraktion. Det utmärkande för förfarandet enligt uppfinningen är härvid att man leder den från återextraktionssteget erhållna kopparinnehållande syralösningen till en operation för utvinning av koppar, företrädesvis för framställning av metallisk koppar genom elektrolys, att man från den kopparinnehållande syralösningen, före operationen för utvinning av koppar från densamma, avleder ett flöde och reglerar kopparhalten i detta flöde så att den blir lägre än kopparhalten i den syralösning som används i operationen för utvinning av koppar, och att man recirkulerar detta flöde med reglerad kopparhalt till operationen för elektroplätering av mönsterkort för användning vid denna.

Enligt en föredragen utföringsform av förfarandet avlägsnar men dessutom koppar från sköljvattnet från etsprocessen genom extraktion med en organisk lösning innehållande ett reagens, som med koppar bildar en komplex förening vilken extraheras av den organiska lösningen.

En utföringsform av sistnämnda förfarande innebär härvid att man använder samma organiska lösning för sköljvattnet som för det alkaliska etsbadet och därvid först avlägsnar koppar från det alkaliska etsbadet, därefter bringar den därvid erhållna kopparhaltiga organiska lösningen i kontakt med sköljvattnet och sedan utsätter den organiska lösningen för nämnda återextraktion.

En annan utföringsform av nämnda förfarande innebär att man använder samma organiska lösning för sköljvattnet som för det alkaliska etsbadet och därvid först avlägsnar koppar från sköljvattnet, därefter bringar den därvid erhållna kopparhaltiga organiska lösningen i kontakt med det alkaliska etsbadet och sedan utsätter den organiska lösningen för nämnda återextraktion.

En speciellt föredragen utföringsform av förfarandet enligt uppfinningen innebär att detta utföres som ett slutet förfarande, där det pläterade mönsterkortet etsas med nämnda alkaliska etsbad och syralösningen från pläteringen utnyttjas för nämnda återextraktionssteg. Allra helst recirkuleras också syralösningen från operationen

10

15

20

25

30

för utvinning av koppar till återextraktionssteget eller -stegen.

Enligt uppfinningen har det visat sig att utomordentliga resultat uppnås om man reglerar flödet så att förhållandet kopparhalt i nämnda flöde:kopparhalt i nämnda syralösning blir > 0,3:1, företrädesvis > 0,5:1. Enligt en speciellt föredragen utföringsform av förfarandet enligt uppfinningen reglerar man härvid flödet så att nämnda förhållande ligger inom intervallet 0,60:1-0,95:1, allra helst 0,75:1-0,95:1.

5

10

15

20

25

30

35

Såsom antyddes ovan innebär en speciellt fördelaktig utföringsform av förfarandet att pläteringen utföres i form av en pulsplätering. Med pulsplätering förstås härvid att man utför pläteringen med polvändning och/eller varierande pulser för strömstyrka. Detta kan åstadkommas med lämplig likriktarutrustning. De varierande pulserna och/eller polvändningen kan vara regelbundet eller oregelbundet vågformade, lämpligen fyrkantformade. Beträffande denna teknik i sig gäller att uppgifter kan hämtas från ovannämnda publikation avseende pulsplätering rent generellt, men enligt uppfinningen har det visat sig att fördelaktiga resultat uppnås under speciella betingelser. Dessa betingelser kan sammanfattas enligt följande.

Pulspläteringen utföres företrädesvis med en pulslängd för de vågformade pulserna inom intervallet 1-500 ms, företrädesvis 10-50 ms. För dessa pulser gäller att man kan ha pulslängder som varierar inom de angivna intervallen eller att man arbetar med väsentligen samma, eller exakt samma, pulslängd för pulstoppar som för pulsbottnar, dvs den tidsperiod under vilken de vågformade, företrädesvis fyrkantformade, pulserna ligger på maximal respektive minimal strömstyrka alternativt maximal strömstyrka för +-spänning respektive -spänning.

Företrädesvis reglerar man den tid under vilken mönsterkortet fungerar som katod vid pulspläteringen till ett värde inom intervallet 1-200 s, speciellt 10-100 s.

Den tid under vilken mönsterkortet fungerar som anod vid pulspläteringen reglerar men företrädesvis till ett värde inom intervallet 0,1-20 s, speciellt 1-10 s.

Den maximala strömstyrkan under den period då mönsterkortet fungerar som katod vid pulspläteringen är lämpligen 10 A/dm^2 , företrädesvis 5 A/dm^2 och allra helst 3 A/dm^2 .

5

10

15

20

35

Den maximala strömstyrkan under den period då mönsterkortet fungerar som anod vid pulspläteringen är företrädesvis 40 A/dm^2 , ännu hellre 10 A/dm^2 och allra helst 5 A/dm^2 .

Generellt gäller härvid att den genomsnittliga strömstyrkan då mönsterkortet fungerar som anod är större än den genomsnittliga strömstyrkan då mönsterkortet fungerar som katod.

Enligt uppfinningen har det vidare visat sig att utomordentliga resultat uppnås om man reglerar kopparhalten
för det till pläteringen recirkulerade flödet till ett
värde inom intervallet 5-100 g/l, företrädesvis 10-50
g/l, ännu hellre 15-30 g/l och allra helst 20-25 g/l.

För en sådan reglering gäller att en reglering av kopparhalten för den till pläteringen recirkulerade strömmen genom tillsats av syra från återextraktionssteget har visat sig fungera synnerligen bra.

Generellt gäller företrädesvis samma storleksordning för kopparhalten i den syralösning som används i operationen för utvinning av koppar, dock med den för uppfinningen väsentliga regleringen av förhållandet mellan kopparhalterna i sagda flöde resp. sagda syralösning. Operationen för utvinning av koppar är lämpligen, men inte nödvändigtvis, en operation för utvinning av metallisk koppar genom elektrolys. Detaljer för sådan elektrolys i sig kan hämtas från den kända tekniken.

För syrahalten, eller halten av anjon från den syra som används vid återextraktionen, vilken företrädesvis är sulfat, då den föredragna syran är svavelsyra, gäller generellt att den regleras till ett värde inom intervallet

25-500 g/l, företrädesvis 50-200 g/l. Detta gäller både syralösningen för operationen för utvinning av koppar och flödet för plätering, vilka dessutom lämpligen har väsentligen, eller exakt, samma syrahalt.

5

10

15

20

25

30

35

En annan variant av förfarandet enligt uppfinningen representeras av det fall då man efter plätering av koppar vänder polariteten för pläteringen så att man därigenom kan utnyttja tidigare pläterad koppar som ett buffertlager av koppar i den händelse att mängden koppar som fås från extraktionen understiger behovet vid pläteringen.

En annan stor fördel med uppfinningen är, såsom har antytts ovan, att det nya förfarandet enligt uppfinningen möjliggör pulsplätering helt utan tillsatser av det slag som tidigare har använts vid icke-pulsplätering av mönsterkort. Förutom att detta givetvis innebär stora ekonomiska vinster har detta också bidragit till att pläteringen över huvudtaget har kunnat integreras på det beskrivna fördelaktiga sättet vid ett kopparåtervinningsförfarande av det angivna slaget.

Bland andra faktorer som påverkar pläteringen kan nämnas halten av alkaliskt ämne härrörande från etsbadet samt halten av organiskt material härrörande från extraktionen. Enligt uppfinningen har det sålunda visat sig att utomordentliga resultat kan uppnås vid förfarandet enligt uppfinningen om man före pläteringen reducerar, och företrädesvis eliminerar, halten av nämnda alkaliska ämne och/eller halten av nämnda organiska material i den till pulspläteringen recirkulerade strömmen.

Denna reducering eller dessa reduceringar kan göras i olika skeden av förfarandet enligt uppfinningen, men en speciellt föredragen utföringsform representeras av det fall där ifrågavarande reducering(ar) utförs med hjälp av ett eller flera separata vattentvättningssteg i anslutning till den utrustning som används för extraktionen. Sådana vattentvättningssteg införlivas företrädesvis före det sista steget av extraktionsprocessen.

Ifrågavarande reducering(ar) kan också utföras med hjälp av ett eller flera filter, företrädesvis filter av typ kolfilter och/eller ultrafilter. Även sådana filter kan placeras in på olika ställen i processen, men en fördelaktig placering är i den separata slinga som representeras av det till pläteringen recirkulerade flödet.

En annan fördelaktigt utföringsform av förfarandet enligt uppfinningen representeras av det fall då man före pläteringen avlägsnar kolloidal koppar, företrädesvis med hjälp av ett eller flera filter, speciellt ultrafilter, från den till pulspläteringen recirkulerade strömmen.

Såsom kommer att belysas mera nedan i samband med de på ritningen visade utföringsformerna har man vid extraktionen enligt tidigare teknik utnyttjat mixer-settleranordningar för ifrågavarande extraktion. Enligt uppfin-. 15 ningen har det nu dock visat sig att speciellt gynnsamma resultat vid pläteringen kan uppnås om dessa mixersettleranordningar helt eller delvis ersätts med en eller flera extraktorer. Sådana extraktorer är givetvis i och 20 för sig förut kända men har sålunda visat sig ge fördelaktiga resultat i samband med uppfinningen. Med extraktor menas härvid i princip en anordning där ovannämnda settler i mixer-settleranordningen är utbytt mot en centrifug eller annat separeringsorgan där energi tillförs utifrån, 25 till skillnad från en settler, som i princip bygger på utnyttjande av tyngdkraften.

Ritning

35

5

10

Fig. 1 visar schematiskt en utföringsform av förfa30 randet enligt uppfinningen, och Fig. 2 visar schematiskt
en alternativ utföringsform av den mixer-settleranläggning som ingår i anläggningen visad i Fig. 1.

De komponenter som ingår i den i Fig. 1 visade anläggningen samt deras funktion kan kortfattat beskrivas enligt följande.

De kort som skall etsas transporteras på en transportör 33 genom en etskammare 28 och därefter genom en

tvättkammare 34. Etslösning pumpas med hjälp av en pump 32 från en behållare 30 via en ledning 31 till ett perforerat rör 29 inuti etskammaren 28 och sprayas över de kort som skall etsas. Vatten pumpas medelst en pump 38 från en behållare 36 via en ledning 37 till ett perforerat rör 35 inuti tvättkammaren 34 och sprayas över de kort som skall tvättas. Färskvatten tillföres via en ledning 39.

Den förbrukade etslösningen pumpas genom en ledning 1 till en mixer-settleranläggning med ett första extraktionssteg 2, ett andra extraktionssteg 3 och ett återextraktionssteg 4.

10

15

25

30

I det första extraktionssteget bringas badet i kontakt med en organisk lösning tillförd via en ledning 5. Erhållet raffinat får passera ett avsättningssteg 7 för avskiljning av små ickeseparerade organiska droppar, varefter det leds genom ett filter 8 med aktivt kol, innan det lagras i en bufferttank 9. Den regenererade lösningen 10 återförs till etsprocessen.

20 Den organiska extraktlösning som lämnar nämnda mixer-settler 2 via en ledning 11 bringas i det andra extraktionssteget 3 i kontakt med tvättvatten härrörande från behållaren 36 via en ledning 12.

Den organiska lösningen lämnar nämnda mixer-settler 3 via en ledning 14. Tvättvattnet lämnar nämnda mixersettler 3 via en ledning 13. Natriumhydroxid sättes till tvättvattnet genom en ledning 15, och det erhållna alkaliska vattnet leds in i en behållare 16 innehållande ett vertikalt rör 44. Detta rör 44 har öppna ändar upptill och nedtill och innehåller ett värmeelement 45, med hjälp av vilket vattnet i röret bringas att koka. Röret 44 är försett med ett grenrör 46, som sträcker sig in i en sedimentationsbehållare 17. Ammoniak drivs bort från det kokande vattnet i röret 44, vilket resulterar i utfäll-35 ning av kopparhydroxid. Kokningen resulterar i förhöjd vattennivå i röret 44, vilket leder till att vatten strömmar över i sedimentationsbehållaren 17 via det grenade röret 46. Den utfällda kopparhydroxiden bildar ett skikt 47 på bottnen av sedimentationsbehållaren 17. Vatten kan avrinna från sedimentationsbehållaren 17 via en ledning 18.

Den organiska lösning som matas till ifrågavarande mixer-settler 4 genom ledningen 14 bringas i kontakt med en svavelsyralösning, som tillförs via en ledning 19. Syralösningen avgår via en ledning 20.

5

15

20

25

30

35

Den organiska lösningen från återextraktionen recir10 kuleras via ledningen 5 till steget för extraktion av koppar.

Svavelsyralösningen leds via ledningen 20 till en flotationstank 21 innehållande ett filter 22 (aktivt kol). Droppar av organisk lösning som har separerats från den vattenbaserade vätskan bildar ett ytskikt 42. De sista spåren av organisk vätska avlägsnas i filtret 22. Lösningen leds via en ledning 40 till en förråds- eller bufferttank 23.

Från denna tank 23 pumpas en del av den från återextraktionssteget erhållna kopparinnehållande syralösningen
genom ledningarna 24 och 25 till en elektrolyscell 26,
där koppar utvinnes elektrolytiskt på titankatoder 41.
Elektrolyten 27 recirkuleras till tanken 23. En del av
den genom ledningen 24 pumpade lösningen recirkuleras via
en ledning 19 till återextraktionssteget 4.

En andra del av lösningen från tanken 23 pumpas med hjälp av pumpen 101 via ledningen 107 samt via ett partikelfilter 102 och ett kolfilter 103 till en pläteringscell 112. 111 representerar den syra som används för pläteringen, under det att 110 representerar en pump för cirkulation av den för pläteringen använda syran.

Pläteringscellen 112 styrs av en likriktare 109 med pulsering och polvändning. Från pläteringscellen 112 pumpas via en pump 104, som styrs av nivån vid pläteringen, och genom ledningen 108 den förbrukade syralösningen tillbaka till förrådstanken 23. På denna väg passerar lösningen ett partikelfilter 105 och ett kolfilter 106.

Generellt gäller att man känner av kopparhalten i pläteringskretsen och doserar elektrolyt från elektrolyskretsen till pläteringen då nämnda kopparhalt understiger ett förutbestämt värde.

Den i Fig. 2 visade alternativa utföringsformen av mixer-settleranläggningen 2-4 i Fig. 1, där de hänvis-ningsbeteckningar som är gemensamma med anläggningen visad i Fig. 1 har bibehållits, innehåller som extra steg ett separat steg 3A för tvättning med vatten, så att det flöde som senare avleds för plätering blir reducerat på ämnen eller material härrörande från etsbadet och eventuellt även extraktionen. Denna mixer-settleranordning är i övrigt avsedd att fungera som anordningen i Fig. 1.

15 EXEMPEL

5

10

30

35

I en anläggning av det slag som visas i Fig. 1 på ritningen utfördes en serie försök enligt de specifikationer som redovisas i efterföljande Tabeller 1-3.

Celler fylldes med syra från en återvinningsanläggning av visat slag. I pläteringscellen hängdes 2 st anoder med dimensionerna 150 x 150 mm. Mellan anoderna placerades en platta enligt panelspecifikationen i försöksresultaten. Storleken på plattan var 100 x 100 mm och antalet hål var 10 st per platta. Avståndet mellan anod och
katod var 100 mm.

Därefter startades cirkulationen av syra och luftinblåsning. Denna luftinblåsning är till för att skapa omrörning i badet men är inte alltid nödvändig. Likriktaren slogs på och kördes med de inställningar som anges i Tabellerna. Efter 10 min slogs likriktaren av och panelerna togs ut och sköljdes med vatten.

Panelerna sågades av mitt i hålen och sågkanten slipades så att man i mikroskop skulle kunna mäta beläggning i hål i förhållande till beläggning på ytan. En del av panelen användes för utförande av böjprov för bestämning av hur stor töjning de klarade.

بالأراب الأراف المطاف المطاف

Pulsationskurvorna visar de tider och strömmängder som användes för beläggning respektive upplösning.

Beträffande erhållna resultat kan man speciellt notera att de uppmätta värdena på töjning (minst ca 40% är utomordentligt goda, då man i normalfallet för mönsterkort kräver en töjning på minst 15-20% och vid mycket speciella tillfällen ca 25-30%. Ett annat krav är god beläggning i hål, där man eftersträvar ett värde på 1:1 avseende förhållande hål:yta, vilket värde tidigare ofta har varit svårt att uppnå eller åtminstone krävt stora och dyra tillsatser av olika tillsatsmedel vid pläteringen. Våra försök visar att vi kan nå ända upp -till 3:1 och aldrig ligger under 1:1.

En annan kvalitativ fördel som en följd av att tillsatsmedel eller kemikalier inte används vid pläteringen är att det inte heller blir några sådana föroreningar i använd koppar, vilket har en gynnsam effekt på kopparns ledningsegenskaper.

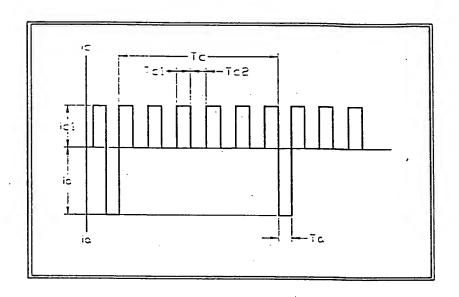
Ytterligare en kvalitativ fördel är att det är mycket lätt att anpassa förfarandet till olika typer av mönsterkort genom modifiering av inställningarna på likriktaren. Detta låter sig inte göras vid användning av kemikalier, eftersom det i så fall är stora volymer av vätskor som skall justeras.

25

10

15

Tabell 1.



Kemisk specifikation

Kopparhalt	Syrahalt	Kloridhalt	Temperatur	Luftflöde	Cirkulation
20,5 g/l	145 g/i	40 ppm	23 grad. C	25 l/min	300 I/tim

Panelspecifikation

Tjocklek	Baskoppar	Kemkoppar	Håldiameter
1,6 mm	17 micron	6 micron	0,8 mm

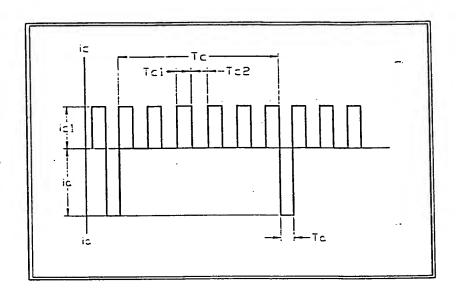
Elektrisk specifikation

Panel nr.	ic (A/dm2)	ia (A/dm2)	Tc (sek)	Tc1 (msek)	Tc2 (msek)	Ta (sek)
1	3	4,5	60	20	20	8
. 2	3	4,5	20	20	20	8
3	3	4,5	20	40	40	8
4	2	3	60	20	20	8
5	2	3	20	20	20	8
6	2	3	20	40	40	8

Resultat

Panel nr.	Qa/Qc	Hål-Yta förh.	Tc+Ta	Töjning	Anmärkning
1	0,2	1,0	68	41	
2	0,6	1,4	28	40	
3	0,6	1,5	28	44	
4	0,2	1,0	68	42	
5	0,6	1,8	28	42	
6	0,6	1,7	28	46	

Tabell 2.



Kemisk specifikation

٢	Kopparhalt	Syrahalt	Kloridhalt	Temperatur	Luftflöde	Cirkulation
T	20,5 g/l	145 g/l	40 ppm	23 grad. C	25 l/min	300 l/tim

Panelspecifikation

Ì	Tjocklek	Baskoppar	Kemkoppar	Håldiameter		
i	1,6 mm	17 micron	6 micron	0,4 mm		

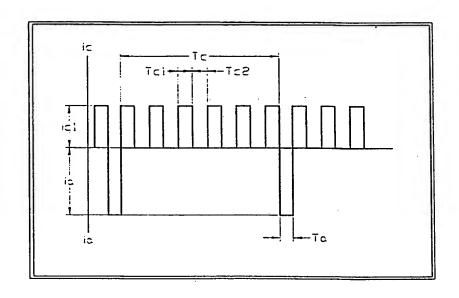
Elektrisk specifikation

ontinon open		1 1111 0		T-4 (1)	T-0 (Ta (sek)
Panel nr.	ic (A/dm2)	ia (A/dm2)	Tc (sek)	Tc1 (msek)	Tc2 (msek)	Ta (Sek)
1	3	4,5	60	20	20	88
2	3	4,5	20	20	20	8
3	3	4,5	20	40	40	8
4	2	3	60	20	20	8
5	2	3	20	20	20	8
6	2	3	20	40	40	8

Resultat

Panel nr.	Qa/Qc	Hål-Yta förh.	Tc+Ta	Töjning	Anmärkning
1	0,2	1,3	68	40	
2	0,6	2,6	28	40	
3	0,6	2,7	28	43	
4	0,2	1,5	68	42	
5	0,6	3,0	28	41	
6	0,6	2,8	28	47	

Tabell 3.



Kemisk specifikation

	Kopparhalt	Syrahalt	Kloridhalt	Temperatur	Luftflöde	Cirkulation
[22,5 g/l	140 g/l	40 ppm	23 grad. C	25 l/min	300 l/tim

Panelspecifikation

Tjocklek	Baskoppar	Kemkoppar	Haldiameter
1,6 mm	17 micron	6 micron	0,8 mm

Elektrisk specifikation

Panel nr.	ic (A/dm2)	ia (A/dm2)	Tc (sek)	Tc1 (msek)	Tc2 (msek)	Ta (sek)
1	3	4,5	60	20	20	8
2	3	4,5	20	20	20	8
3	3 .	4,5	20	40	40	8
4	2	3	60	20	20	8
5	2	3	20	20	20	8
6	2	3	20	40	40	8

Resultat

Panel nr.	Qa/Qc	Hål-Yta förh.	Tc+Ta	Töjning	Anmärkning
1	0,2	0,9	68	39	
2	0,6	1,4	28	· 39	
3	0,6	1,4	28	42	
4	0,2	1,1	68	40	
5	0,6	1,8	28	41	
6	0,6	1,6	28	43	•

PATENTKRAV

- 1. Förfarande för återvinning av koppar från ett alkaliskt, företrädesvis ammoniakaliskt, etsbad från en etsprocess där mönsterkort elektropläterade med koppar et-5 sas med det alkaliska etsbadet och sedan sköljs med vatten, varvid man avlägsnar koppar från det alkaliska etsbadet genom extraktion med en organisk lösning innehållande ett reagens, som med koppar bildar en komplex förening, vilken extraheras av den organiska lösningen, 10 återför det alkaliska etsbadet till förnyad etsning, i ett återextraktionssteg bringar den organiska lösningen innehållande koppar i kontakt med en vattenlösning av en syra, företrädesvis svavelsyra, så att koppar övergår från den organiska lösningen till vattenlösningen, och 15 återför den organiska lösningen från återextraktionssteget till förnyad extraktion, kännetecknat av att man leder den från återextraktionssteget erhållna kopparinnehållande syralösningen till en operation för utvinning av koppar, företrädesvis för framställning av 20 metallisk koppar genom elektrolys, att man från den kopparinnehållande syralösningen, före operationen för utvinning av koppar från densamma, avleder ett flöde och reglerar kopparhalten i detta flöde så att den blir lägre än kopparhalten i den syralösning som används i operatio-25 nen för utvinning av koppar, och att man recirkulerar detta flöde med reglerad kopparhalt till operationen för elektroplätering av mönsterkort för användning vid denna.
- 2. Förfarande enligt krav 1, k ä n n e t e c k n a t av att man även avlägsnar koppar från sköljvattnet från etsprocessen genom extraktion med en organisk lösning innehållande ett reagens, som med koppar bildar en komplex förening vilken extraheras av den organiska lösningen.
- 3. Förfarande enligt krav 2, k ä n n e t e c k n a t av att man använder samma organiska lösning för sköljvattnet som för det alkaliska etsbadet och därvid först avlägsnar koppar från det alkaliska etsbadet, därefter

bringar den därvid erhållna kopparhaltiga organiska lösningen i kontakt med sköljvattnet och sedan utsätter den organiska lösningen för nämnda återextraktion.

4. Förfarande enligt krav 1, k ä n n e t e c k n a t av att man använder samma organiska lösning för sköljvattnet som för det alkaliska etsbadet och därvid först avlägsnar koppar från sköljvattnet, därefter bringar den därvid erhållna kopparhaltiga organiska lösningen i kontakt med det alkaliska etsbadet och sedan utsätter den organiska lösningen för nämnda återextraktion.

5

10

15

20

- 5. Förfarande enligt något av de föregåenda kraven, känne tecknat av att det utföres som ett slutet förfarande, där det pläterade mönsterkortet etsas med nämnda alkaliska etsbad och syralösningen från pläteringen utnyttjas för nämnda återextraktionssteg.
- 6. Förfarande enligt något av de föregående kraven, känne tecknat av att man reglerar kopparhalten så att förhållandet kopparhalt i nämnda flöde:kopparhalt i nämnda syralösning blir > 0,3:1, företrädesvis > 0,5:1.
- 7. Förfarande enligt krav 6, k ä n n e t e c k n a t a v att man reglerar kopparhalten så att förhållandet ligger inom intervallet 0,60:1 0,95:1, företrädesvis 0,75:1 0,95:1.
- 8. Förfarande enligt något av de föregående kraven, kännetecknat av att man utför pläteringen i form av en pulsplätering med vågformade, företrädesvis fyrkantformade pulser för strömstyrka.
- 9. Förfarande enligt något av de föregående kraven,
 30 kännetecknat av att man utför pläteringen i
 form av en pulsplätering med polvändning.
 - 10. Förfarande enligt något av kraven 8 och 9, kännet ecknat av att man utför pulspläteringen med en pulslängd för de vågformade pulserna inom intervallet 1-500 ms, företrädesvis 10-50 ms.
 - 11. Förfarande enligt något av kraven 8-10, k ä n n e t e c k n a t a v att man reglerar den tid under

vilken mönsterkortet fungerar som katod vid pulspläteringen till ett värde inom intervallet 1-200 s, företrädesvis 10-100 s.

- 12. Förfarande enligt något av kraven 8-11, k ä n 5 n e t e c k n a t a v att man reglerar den tid under vilken mönsterkortet fungerar som anod vid pulspläteringen till ett värde inom intervallet 0,1-20 s, företrädesvis 1-10 s.
- 13. Förfarande enligt något av kraven 8-12, k ä n 10 n e t e c k n a t a v att den maximala strömstyrkan under den period då mönsterkortet fungerar som katod vid
 pulspläteringen är 10 A/dm², företrädesvis 5 A/dm² och
 allra helst 3 A/dm².
- 14. Förfarande enligt något av kraven 8-13, k ä n 15 n e t e c k n a t a v att den maximala strömstyrkan under den period då mönsterkortet fungerar som anod vid pulspläteringen är 40 A/dm², företrädesvis 10 A/dm² och allra helst 5 A/dm².
- 15. Förfarande enligt något av de föregående kraven,
 20 kännete cknat av att man reglerar kopparhalten för det till pläteringen recirkulerade flödet genom
 tillsats av syra från återextraktionssteget.
 - 16. Förfarande enligt något av de föregående kraven, känne tecknat av att man reglerar kopparhalten för det till pläteringen recirkulerade flödet till ett värde inom intervallet 5-100 g/l, företrädesvis 10-50 g/l.
- 17. Förfarande enligt krav 16, k ä n n e t e c k n a t a v att man reglerar nämnda kopparhalt till ett värde inom intervallet 15-30 g/l, företrädesvis 20-25 g/l.
 - 18. Förfarande enligt något av de föregående kraven, känne tecknat av att man reglerar halten av anjon från den använda syran, företrädesvis svavelsyra, till ett värde inom intervallet 25-250 g/l, företrädesvis 50-200 g/l, i flödet använt vid pläteringen.

25

- 19. Förfarande enligt något av de föregående kraven, känne tecknat av att halten av anjon från den använda syran är väsentligen densamma i operationen för utvinning av koppar som i pläteringsoperationen.
- 20. Förfarande enligt något av kraven 8-19, k ä n n e t e c k n a t a v att man utför pulspläteringen utan tillsatser av det slag som används vid ickepulsplätering av mönsterkort.

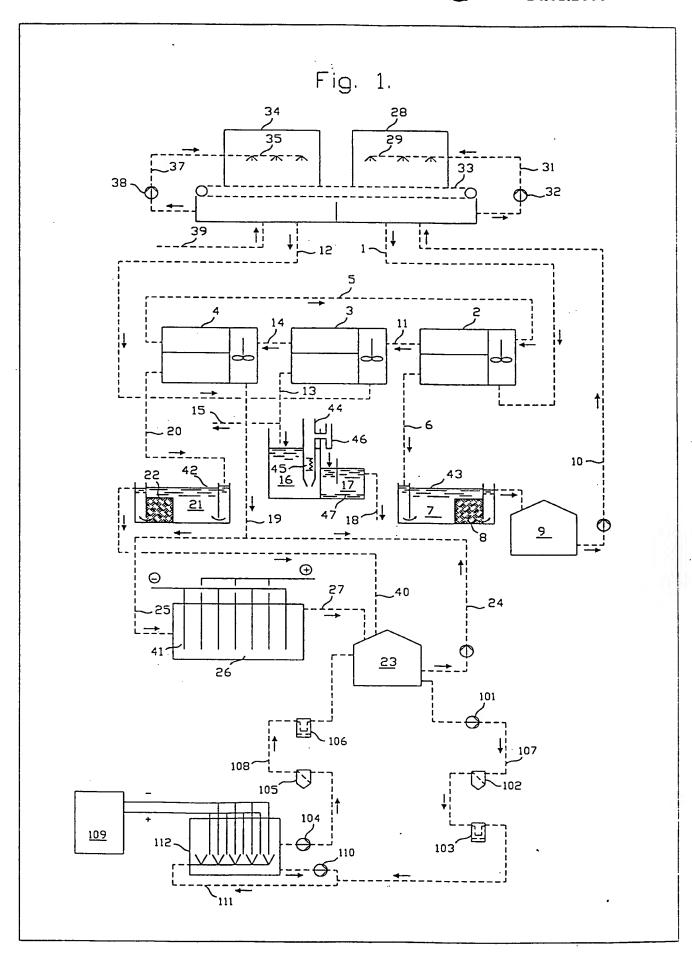
5

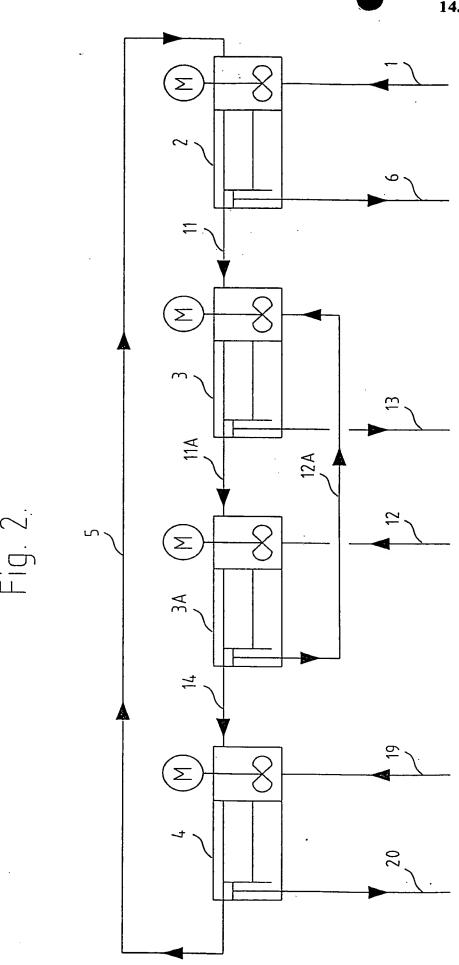
- 21. Förfarande enligt något av de föregående kraven,

 10 k ä n n e t e c k n a t a v man reducerar halten av alkaliskt ämne, företrädesvis ammoniak, härrörande från
 etsbadet och/eller reducerar halten av organiskt material
 härrörande från extraktionen i det till pläteringen recirkulerade flödet innan detta utsättes för pläteringen.
- 15 22. Förfarande enligt krav 21, k ä n n e t e c k n a t a v att nämnda reducering(ar) utförs med hjälp av ett eller flera separata vattentvättningssteg i anslutning till den utrustning som används för extraktionen.
- 23. Förfarande enligt något av kraven 21 och 22,
 20 k ä n n e t e c k n a t a v att nämnda reducering(ar)
 utförs med hjälp av ett eller flera filter, företrädesvis
 kolfilter och/eller ultrafilter.
 - 24. Förfarande enligt något av de föregående kraven, känne tecknat av att man före pläteringen avlägsnar kolloidal koppar, företrädesvis med hjälp av ett eller flera filter, speciellt ultrafilter, från det till pläteringen recirkulerade flödet.
- 25. Förfarande enligt något av de föregående kraven, kännetecknat av att man som utrustning för nämnda extraktion utnyttjar en eller flera extraktorer av det slag där separationen sker medelst utifrån tillförd energi.

SAMMANDRAG

Förfarande för återvinning av koppar från ett alkaliskt etsbad från en etsprocess där mönsterkort pläterade med koppar etsas med det alkaliska etsbadet och sedan sköljs med vatten, varvid koppar avlägsnas genom extraktion med en organisk lösning, från vilken den återextraheras i en syralösning. Denna syralösning leds till en operation för utvinning av koppar, t.ex. genom elektrolys, men före denna kopparutvinning avleds ett flöde, vari kopparhalten regleras till ett värde under värdet för syralösningen för utvinning av koppar, och vilket utnyttjas för pläteringen av mönsterkort.





f -

TENT COOPERATION TRE. Y

To:

From the INTERNATIONAL BUREAU

PCT

NOTIFICATION OF ELECTION

(PCT Rule 61.2)

Assistant Commissioner for Patents United States Patent and Trademark Office Box PCT

Washington, D.C.20231 ETATS-UNIS D'AMERIQUE

Date of mailing (day/month/year)
23 October 2000 (23.10.00)

in its capacity as elected Office

International application No.
PCT/SE00/00066

International filing date (day/month/year)

2008375

Priority date (day/month/year)

Applicant's or agent's file reference

14 January 2000 (14.01.00)

02 March 1999 (02.03.99)

Applicant

PACHOLIK, Robert et al

1.	The designated Office is hereby notified of its election made:
	X in the demand filed with the International Preliminary Examining Authority on:
	26 September 2000 (26.09.00)
	in a notice effecting later election filed with the International Bureau on:
·	
2.	The election X was
	was not
	made before the expiration of 19 months from the priority date or, where Rule 32 applies, within the time limit under Rule 32.2(b).

The International Bureau of WIPO 34, chemin des Colombettes 1211 Geneva 20, Switzerland

Authorized officer

R. E. Stoffel

Facsimile No.: (41-22) 740.14.35

Telephone No.: (41-22) 338.83.38